#### 19) DEUTSCHE DEMOKRATISCHE REPUBLIK

# **PATENTSCHRIFT**



#### Wirtschaftspatent

Erteilt gemaeß § 29 Absetz 1 des Petentgesetze

ISSN 0433-6461

155 771 (11)

Int.Cl.3

C 07 C 69/66 3(51)

C 07 C 67/03

C 07 C 67/08

B 01 J 23/14

11 C 3/10

### MT FUER ERFINDUNGS- UND PATENTWESEN

WP C 07 C/ 218 667 21)

28.01.80 1221

(45)07.07.82

ADW DER DDR, BERLIN; DD; NEUMANN, GERT, DR. DIPL-CHEM.; BECKER, ROBERT, DR. DIPL-CHEM.; THIELE, LOTHAR, DR. DIPL-CHEM.; SCHULZ, GUENTER, DR. DIPL-CHEM.; DD; KNORR, GOTTFRIED, DR. DIPL-CHEM.; DD;

Siehe (72)
ADW DER DDR, ZI FUER ORGANISCHE CHEMIE, BUERO FUER PATENT- UND NEUERERWESEN, 1199 BERLIN, RUDOWER CHAUSSEE 5

## VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON HYDROXYLGRUPPEN ENTHALTENDEN CARBONSAEUREESTERN

57)Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von Hydroxylgruppen enthaltenden Carbonsaeureestern durch Imesterung von hydroxylgruppenhaltigen Carbonsaeureestern bzw. durch Veresterung von langkettigen Carbonsaeuren mit nehrwertigen, gegebenenfalls sekundaere OH-Gruppen enthaltenden Alkoholen in Anwesenheit von Zinn-Schwefel-Katalysatoren. lydroxylgruppenhaltige Carbonsaeureester sind als Polyolkomponenten fuer die Polyurethansynthese geeignet. Durch den rfindungsgemaeßen Zusatz vonkatalytisch wirksamen Zinnverbindungen der allgemeinen Formel R<sub>m</sub>SnX<sub>4-m</sub> nd/oder SnY2, wobei X und Y fuer schwefelhaltige Substituenten stehen, in das Umesterungs- bzw. eresterungssystem gelingt die Synthese von Carbonsaeureestern mit einem erhoehten Hydroxylgruppengehalt bei einem nur ehr geringen Anteil an neugebildeten Doppelbindungen infolge Dehydratisierung unter guenstigen emperatur-Zeit-Bedingungen. Die erhaltenen Polyolprodukte fuehren bei der Polyurethangewinnung zu hellen, aehelastischen Produkten, die auf Grund ihres extrem niedrigen Anteils an wassertoeslichen, reduzierend wirkenden erunreinigungen speziell fuer den Einsatz in der Medizintechnik geeignet sind.

Titel der Erfindung

Verfahren zur Herstellung von Hydroxylgruppen enthaltenden Carbonsäureestern

Anwendungsgebiet der Erfindung

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von Hydroxylgruppen enthaltenden Carbonsäureestern durch Umesterung von hydroxylgruppenhaltigen Carbonsäureestern beziehungsweise durch Veresterung langkettiger Carbonsäuren mit mehrwertigen, gegebenenfalle sekundäre Hydroxylgruppen enthaltenden Alkoholen unter Zusatz von Zinn-Schwefel-Katalysatoren. Derartige Carbonsäureester sind als Polyolkomponente für die Polyurethansynthese verwendbar.

Charakteristik der bekannten technischen Lösungen

Es ist allgemein bekannt, für Umesterungsreaktionen Schwefelsäure, Aryl- und Alkylsulfonsäuren, Zink- und Zinnchlorid, Aluminium-, Kobalt-, Blei-, Magnesium-, Zinn- und Zinkseifen als Katalysatoren zu verwenden. Des weiteren werden Alkali- und Erdalkalimetalle in Form von Alkoholaten, Carbonaten oder Boraten, Bleiglätte und Magnesiumoxid als katalytisch wirksame Verbindungen für die Umesterung von Carbonsäure- estern mit Alkoholen beschrieben. Viele dieser bekannten Katalysatoren sind jedoch nur in begrenztem Umfang einsetz- bar, da mit ihrer Verwendung ine Reihe von Nachteilen

verbunden ist, die sich u. a. in einer geringen katalytischen Wirksamkeit, in der Begünstigung einer Dehydratisierungsreaktion, insbesondere bei Einsatz von hydroxylgruppenhaltigen Fetten und Ölen, und/oder in einer ungenügenden Löslichkeit, vor allem in höhermolekularen Alkoholen, Carbonsäuren oder Estern, äußern.

Als ein besonders geeigneter Katalysator bei der Herstellung von hochmolekularen Terephthalsäureestern wird sowohl zur Umesterung des Dimethylterephthalats als auch zur Polykondensation des Terephthaleaure-bis(ethylenglykolesters) gemäß DE-PS 1 954 959 Dibutylzinndilaurat dargestellt. Einen weiteren schwermetallhaltigen Katalysator beschreibt die DE-PS 1 005 947 im Zusammenhang mit einem Verfahren zur Umesterung von Carbonsäureestern bei erhöhter Temperatur unter Zugabe eines Alkohols oder einer Carbonsäure. Kennzeichn nd ist für dieses Verfahren, daß die Umsetzung in Gegenwart iner Organozinnverbindung durchgeführt wird, die mindestens eine Kohlenstoff-Zinn-Bindung enthält und deren weitere nicht an Kohlenstoff gebundene Valenzen durch Oxid- oder Hydroxidgruppen abgesättigt sind. Für die Polykondensation von Bis( -hydroxyalkyl)terephthalaten wird nach DE-PS 1 950 997 ein Katalysatorsystem vorgeschlagen, das aus Antimon- und Zinnverbindungen besteht, wobei eine Vielzahl organischer Zinnverbindungen mit Sn-O-Bindungen eingesetzt wird. Nach US-PS 3 936 421 wird für die Herstellung von Terephthalsäurestern ein Katalysatorsystem aufgezeigt, das im wesentlichen aus einem Titantetraalkylester besteht und zusätzlich Zinnverbindungen als Cokatalysator enthält. Als Beispiel für einen Cokatalysator wird u. a. Dibutylzinnsulfid genannt. Zur Gewinnung hochmolekularer Polyester durch Veresterung - langkettiger Dicarbonsäuren, wie Azelainsäure, mit mehrwertigen, ausschließlich primäre Hydroxylgruppen enthaltenden Diolen, wie 1,8-Octandiol, wird nach US-PS 3 846 459 eine vorzugsweise polymere schwefelhaltige Zinnverbindung beschrieben, di neben einer M hrzahl von Sn-O-Bindungen auch Sn-S-Bindung n nthält.

Der Einsatz der bisher bekannten Katalysatoren bei der Umesterung natürlicher hydroxylgruppenhaltiger Fette und Dle. wie Ester der Rizinolsäure beziehungsweise Hydroxystearinsäure, sowie zur Veresterung der freien Hydroxycarbensäuren mit niedermolekularen mehrwertigen Alkoholen führt im allgemeinen auf Grund der vorliegenden sekundären Hydroxylgruppen infolge Dehydratisierung zu einem erheblichen Anstieg der den Doppelbindungsgehalt repräsentierenden Jodzahl. Diese Tatsache ist wohl hinsichtlich der Anwendung der Produkte in Alkydharzen von besonderem Vorteil, bedeutet jedoch für den Einsatz in Polyurethansystemen eine unerwünschte Verringerung der Funktionalität, die bekanntermaßen im Polymergerüst zu deutlich qualitätsmindernden Strukturdefekten führt. Daneben werden durch die Verwendung der üblichen Katalysatoren für Um- oder Veresterungsreaktionen mit den bezeichneten Einsatzstoffen bei den erhaltenen Reaktionsprodukten starke Verfärbungen hervorgerufen, die im Hinblick auf verschiedene Einsatzgebiete, u. a. in der Medizintechnik. bei den beispielsweise daraus hergestellten polymeren Urethanprodukten ebenfalls von deutlichem Nachteil sind. Zusätzlich besitzen so hergestellte Polymerprodukte einen erheblichen Anteil an wasserlöslichen, reduzierend wirkenden Verunreinigungen, wobei im allgemeinen hierin nachweisbare Mengen der Katalysatorverbindung enthalten sind, die ihre technischen Einsatzmöglichkeiten ebenfalls, einschränken.

### Ziel der Erfindung ---

Es ist Ziel der Erfindung, für die Gewinnung von Um- beziehungsweise Veresterungsprodukten auf der Grundlage von natürlichen Fetten und Ölen beziehungsweise deren hydroxylgruppenhaltigen Fetteäuren sowie weiteren oligomeren Estern geeignete
Katalysatoren zur Verfügung zu stellen, die unter günstigen
Temperatur-Zeit-Bedingungen Produkte mit einem signifikant
erhöhten Hydroxylgruppengehalt bei nur sehr geringem Anteil
an neugebildeten Doppelbindungen liefern und für die im Hinblick auf Farb und Verunreinigungen der deraus erzeugten

Polymeren keine Beschränkungen, insbesondere für einen Einsatz in der Medizintechnik, resultieren,

Darlegung des Wesens der Erfindung

Das Ziel wird erreicht mittels eines Verfahrens zur Herstellung von Hydroxylgruppen enthaltenden Carbonsäureestern durch Umesterung von hydroxylgruppenhaltigen Carbonsäureestern beziehungsweise durch Veresterung langkettiger Carbonsäuren mit mehrwertigen, gegebenenfalls sekundäre Hydroxylgruppen enthaltenden Alkoholen unter Zusatz katalytisch wirksämer Zinn-Schwefel-Verbindungen, indem erfindungsgemäß die Reaktionskomponenten in Gegenwart von Zinnverbindungen der allgemeinen Formel  $R_m Sn X_{4-m}$ , in der m ganze Zahlen von 0 bis 3 sind und R Alkylsubstituenten der allgemeinen Formel  $C_n H_{2n+1}$  mit  $n \ge 6$  und X Substituenten vom Typ Sulfid (bei m = 2), Thiotrialkylstannyl -S-SnR3 (bei m = 3), Thiolat -SR', Thiodiolat

-S-R''-O-C-R'''

sowie Thiolcarbonsäureester
O
-S-R''-C-O-R'''

bedeuten, wobei R', R'' und R''' ebenfalls Alkylsubstituenten der allgemeinen Formeln  $C_nH_{2n+1}$  beziehungsweise  $C_nH_{2n}$  mit  $n \ge 6$  für R' und  $n \ge 1$  für R'' und R''' darstellen, und/oder Zinnverbindungen der allgemeinen Formel  $SnY_2$ , in der für Y Substituenten vom Typ Thiolat -SR', Thiodiolat

Geeignete V rtreter der erfindungsgemäß eingesetzten Reaktionsbeschl uniger sind für  $R_m Sn X_{4-m}$  Dioctylzinnsulfid, Bis-(trioctylzinn)sulfid, Dioctylzinndidodecylthiolat,

Dioctylzinn-bis(thioethylenglykol-2-ethylhexoat), Trioctyl-zinnthioethylenglykol-2-ethylhexoat sowie Dioctylzinn-bis-(thiolatoessigsäure-2-ethylhexylester) und für SnY2 Zinn(II)-octylthiolat sowie Zinn(II)-thioethylenglykol-2-ethylhexoat.

Als hydroxylgruppenhaltige Carbonsäureester gemäß dem erfindungsgemäßen Verfahren sind solche Produkte anzusehen. die im Säure- beziehungsweise Alkoholrest des Esters seitenoder endständige Hydroxylgruppen tragen, insbesondere aber der Glycerinester der Rizinolsäure, wie sie in natürlichen Fetten und Dien vorkommen. Weitere Einsetzprodukte dieser Art bilden höhermolekulare Oligoester aus Dicarbonsäuren mit Diolen, wie Kondensationsprodukte aus Adipin- oder Phthalsaure und Ethylenglykol, Butandiol-(1.4) oder Hexandiol-(1,6), deren relative Molmassen vorzugsweise im Bereich zwischen 1000 und 5000 liegen. Eine bevorzugte Komponente für die Veresterungsreaktion ist die analog den entsprechenden natürlichen Fetten und Ulen im allgemeinen einen nur geringen Gehalt an Hydroxylgruppen aufweisende Verbindung Rizinolsäure. Es sind aber auch andere langkettige Carbonsauren, wie Stearinsaure, Laurinsaure und Ölsaure, gegebenenfalls im Gemisch mit Dicarbonsäuren, wie Adipinsäure, einsetzbar. Als mehrwertige Alkohole für die erfindungsgemäße Um- beziehungsweise Veresterungsreaktion kommen vorteilhaft Verbindungen wie Trimethylolpropan, Glycerol, Pentaerythrit und Zuckeralkohole in Betracht.

Für die Durchführung des vorgeschlagenen Verfahrens werden die bezeichneten Zinnverbindungen mit den definierten Mengen in des Reaktionsgemisch aus hydroxylgruppenhaltigen Carbonsäuren und einem mehrwertigen Alkohol oder Gemischen derselben eingegetragen. Es zeigt sich, daß die Katalysatoren im allgemeinen hierin schon in der Kälte gut löslich sind. Vorteilhaft haben sich Katalysatormengen zwischen 0,005 und 0,05 Masse% Zinn. bezogen auf das Gesamtsystem, erwiesen, insbesondere dann, wenn die rhaltenen Produkte zur Polymergewinnung für den

Einsatz in der Medizintechnik vorgesehen sind. Die Umsetzung der Reaktionskomponenten in Gegenwart der bezeichneten Zinnverbindungen erfolgt unter günstigen Temperatur-Zeit-Bedingungen, beispielsweise während einer Stunde bei 200 bis 220 °C. Während der Umsetzung empfiehlt es sich. die anfallenden flüchtigen Reaktions- und Nebenprodukte diskontinuierlich oder kontinuierlich destillativ nach an sich bekannten Methoden von dem Reaktionssystem abzutrennen. wobei sowohl der Zusatz organischer Schleppmittel, das Durchblasen von überhitztem Dampf oder inerten Gasen als auch eine Reaktionsführung unter vermindertem Druck gleichermaßen erfolgreich in Anwendung gebracht werden können. Ein Arbeiten unter vermindertem Druck ist vorzugsweise immer dann in Betracht zu ziehen, wenn relativ hochviskose Reaktionsgemische vorliegen; dies ist zum Beispiel der Fall bei der Umsetzung von Carbonsäureestern oder höhermolekularen Oligoestern mit einer Molmasse oberhalb 2000. Des weiteren ist diese Reaktionsführung dann zu bevorzugen, wenn die erhaltenen Polyolprodukte für die Urethanbildung zum Zwecke der Verwendung in der Medizintechnik in Betracht kommen, da auf diesem Wege der Anteil an in besonderem Maße die Qualität beeinträchtigenden wasserlöslichen Bestandteilen im polymeren Endprodukt wesentlich zu reduzieren ist.

Ein weiteres charakteriatisches Merkmal des vorgeschlagenen Verfahrens besteht darin, daß die bezeichneten Zinnverbindungen eine nur sehr geringe Ausbildung von Doppelbindungen infolge Dehydratisierung während der Um- beziehungsweise Veresterung bei den eingesetzten, sekundäre Hydroxylgruppen aufweisenden Einsatzstoffen bewirken, so daß die resultierenden Reaktionsprodukte durch einen erhöhten Hydroxylgruppengehalt gekennzeichnet sind, wodurch ihre Anwendung als Polyolkomponente für die Polyurethansynthese besonders vorteilhaft erscheint.

Ausführungsbeispiele

Beispiel 1 bis 4

Das katalysatorfreie beziehungsweise katalysatorhaltige Gemisch aus 330 g Rizinusöl technischer Reinheit und 135 g Trimethylolpropan wird unter kräftigem Durchspülen eines Inertgases eine Stunde auf 220 °C erhitzt. Die Katalysatorkonzentration im Reaktionsgemisch sowie die Kennwerte für die Jodzahl und der Gehalt an Monorizinoleat im Umesterungsprodukt sind nachfolgender tabellarischer Obersicht zu entnehmen; Beispiel 1 bis 3 gelten als Vergleichsuntersuchungen.

Bei- spiel	Kataly- sator	Kataly- sator- konz. in %	Metall- konzen- trat. in %	Jod- zahl	Mono- rizino- leat in %
1.	ohne			59	1,5
2	Zinkchlorid	0,1	0,0480	87	22
3	Dibutylzinn- dilaurat	0.1	0.0188	68	13
4	Dioctylzinn- didodecyl- thiolat	0,1	0,0163	61	20

Polyurethane auf der Grundlage dieser OH-haltigen Carbonsäureester und einem Präaddukt aus Toluylendiisocyanat und Rizinusöl mit einem NCO-Aquivalent 400, hergestellt durch Umsetzung äquivalenter Mengen dieser Reaktionspartner ohne Zusatz weiteren Katalysators, besitzen folgende Eigenschaften:

Bei- epiel	Shore Härte A	Farbe des Form- stoffs	reduzie- r nde Verun-) reinigungen-) in ml 0,01N KMnO <sub>4</sub> - Lösung	Verdamp- fungsrück- stand+) in mg	Metall- nachweis
1	60	gelblich	0,3	2,9	negativ
2	85	bräunlich	2,8	9,1	positiv
3	70	gelblich	1,7	8,4	negativ
4	85	gelblich	1,3	0,6	negativ

<sup>\*)</sup> Die Bestimmung der reduzierenden Verunreinigungen und des Verdampfungsrückstandes erfolgte entsprechend den Festlegungen des 2. Arzneimittelbuches der DDR

## Beispiel 5 bis 8

Das katalysatorfreie beziehungsweise katalysatorhaltige Gemisch aus 310 g Sojačl (OH-Zahl 20, Jodzahl 115) und 100 g Pentaerythrit wird unter kräftigem Durchspülen eines Inertgases eine Stunde auf 200 °C erhitzt. Nach dem Abkühlen des Reaktionsproduktes wird die abgeschiedene Menge Pentaerythrit abgetrennt. Diese Menge zeigt an, in welchem Maße eine Umesterung etattgefunden hat. Die Beispiele 5 bis 7 gelten als Vergleichsuntersuchungen.

Bei- spiel	Kataly- eator	Ketaly- sator- konz. in %	Metall- konzen- trat. in %	Jod- zahl	Penta- erythrit- rückstand in g
5	ohne		•••	89	95
6	p-Toluolsul- fonsäurs	0.5	•	95	60
7	Zinkchlorid	0,1	0,0480	95	44
8	Dioctylzinn- bis-(thioethy- lenglykol-2- ethylhexoat)	0,3	0,0473	88	46

Der Zinknachweis wurde ebenfalls nach 2. Arzneimittelbuch der DDR durchgeführt. Der Nachweis von Zinn erfolgte dünnschichtchrometographisch mit Dithizon als Detektionsmittel.

## B ispi 1 9 bis 13

Zu je 250 g eines Oligoesters aus Adipinsäure und Ethylenglykol (OH-Zahl 56, Jodzahl < 1, mittl. Molmasse 2000) werden 92 g Trimethylolpropan und 62 g Butandiol-1.3 gegeben.
Während des einstündigen Erhitzens auf 200 <sup>Q</sup>C unter kräftigem
Einleiten von Inertgas werden die flüchtigen Bestandteile
des Reaktionsgemisches destillativ abgetrennt. Die Ausbeute
an abdestilliertem Ethylenglykol und der Kennwert für die
Jodzahl des Reaktionsproduktes charakterisieren den Grad
der Umesterung und die Qualität der antstandenen Hydroxylverbindung; die Beispiele 9 bis 12 gelten als Vergleichsuntersuchungen.

Bei- spiel	Kataly- sator	Kataly- sator- konz. in %	Metall- konzen- trat. in %	Jod- zahl	Ethylen- glykol- destillat in g
9	ohne	<b>-</b> .	<b>-</b>	1	10
10	p-Toluolsul- fonsäure	0,5	-	8	35
11	Zinkchlorid	0.1	0.0480	4	40
12	Dibutylzinn- dizlaurat	0,1	0,0188	.2	30
13	Dioctylzinn- didodecyl- thiolat	0,1	0,0163	1	35

## Beispiel 14 und 15

300 g Rizinolsäure werden mit 135 g Trimethylolpropan während einer Stunde bei 200 °C unter Inertgasatmosphäre zur Reaktion gebracht. Die Menge an abdestilliertem Reaktionswasser zeigt den erreichten Umsatz an. In einem zweiten Ansatz werden 200 g Rizinolsäure mit 25 g Adipinsäure und 135 g Trimethylolpropan analog umgesetzt. Bei beiden Reaktionen dient Dioctylzinn-didodecylthiolat als Kaṭalysator.

Bei- spiel	Kataly- sator- konz. in %	Metell- konzen- trat. in %	Jod- zahl	
14	0.1	0,0163	65	
15	0,04	0,0065	46	-

Die unter Verwendung dieser OH-haltigen Carbonsäureester nach Umsetzung mit äquivalenten Mengen eines Präadduktes aus Toluylendiisocyanat und Rizinusöl mit einem NCO-Aquivalent 360 erhaltenen Polyurethane zeigen folgende Eigenschaften:

Bei- spiel	Shore Härte A	Farbe d.Form- stoffs	reduzierende Verunreini- gungen in ml 0,01N KMn0 <sub>4</sub> -Lösung	Verdamp- fungs- rück- stand in mg	Zinn- nachweis
14	90	gelblich	1,0	. 3,2	negativ
15	95	gelblich	1,2	2,5	negativ

#### Beispiel 16

300 g Stearinsäure (1,01 Mol) werden mit 150 g Adipinsäure (1,03 Mol) und 250 g Hexantriol (1,87 Mol) unter Zusatz von 3,5 g Dioctylzinnsulfid bei 200 °C und vermindertem Druck bis zu einer Säurezahl unterhalb 1 kondensiert. Die Jodzahl des Kondensationsproduktes beträgt < 1.

#### Beispiel 17 bis 19

540 g Rizinusõl werden mit 80 g Adipinsäure und 380 g Trimethylolpropan um- beziehungsweise verestert. Als Katalysator wird Dioctylzinn-bis(thiolatoessigsäure-2-ethylhexoat) eingesetzt. Die Kondensationsreaktion wird bei 200 <sup>±</sup> 5 °C und einem Druck von 5 bis 50 Torr durchgeführt. Die Bildung von Trimethylolpropanmonorizinoleat erfolgt parallel zur Veresterung der Adipinsäure.

Die verschiedenen Katalysatorkonzentrationen und die erforderlichen Reaktionszeiten bis zum Erreichen einer Säurezahl unterhalb 1 des Kondensationsgemisches sind nachstehender Aufstellung zu entnehmen.

Die Ausgangsjodzahl des Reaktionsgemisches betrug 39.

Bei- spiel	Kataly- sator- konz. in %	Reak- tions- zeit in Std.	Jod- zahl	Gehalt an Monorizi- noleat in %
17	0,01	8	44	18
18	0.03	4	41	20
19	0,10	1,5	42	21

#### Beispiel 20

100 g Hydroxystearinsäure werden mit 30 g Glycerol unter Zusatz von 0,2 g Octylzinn-tris(thiolatoessigsäure-2-ethylhexoat) bei 180 °C und vermindertem Druck verestert. Das Reektionsprodukt besitzt bei einer Säurezahl 1 eine Jodzahl unterhalb 1.

#### Beispiel 21

288 g Rizinolsäure (1 Mol) werden mit 62 g Ethylenglykol (1 Mol) in Gegenwart von 0.1 % Zinn(II)-thiolatoessigsäure-2-ethylhexoat bei 150 °C im Vakuum 2 Stunden verestert; OH-Zahl 370, Jodzahl 160. Die OH-Zahl zeigt an, daß keine zusätzliche Dehydratisierung eingetreten ist.

## Erfindungsanspruch

Verfahren zur Herstellung von Hydroxylgruppen enthaltenden Carbonsäureestern durch Umesterung von hydroxylgruppenhaltigen Carbonsäureestern beziehungsweise durch Veresterung langkettiger Carbonsäuren mit mehrwertigen, gegebenenfalls sekundäre Hydroxylgruppen enthaltenden Alkoholen unter Zusatz von Zinn-Schwefel-Katalysatoren, gekennzeichnet dadurch, daß die Reaktionskomponenten in Gegenwart von Zinnverbindungen der allgemeinen Formel

## R SnX4-m

in der m ganze Zahlen von O bis 3 sind und R Alkylsubstituenten der allgemeinen Formel  $C_nH_{2n+1}$  mit  $n \ge 6$  und X Substituenten vom Typ Sulfid \_\_\_ (bei m = 2), Thiotrialkylstannyl -S-SnR<sub>3</sub> (bei m = 3), Thiolat -SR', Thiodiolat

-S-R''-O-C-R''' sowie Thiolcarbonsäureester -S-R''-C-O-R''' bedeuten, wobei R', R'' und R''' ebenfalls Alkylsubstituenten der allgemeinen Formeln  $C_nH_{2n+1}$  beziehungsweise  $C_nH_{2n}$  mit  $n \ge 6$  für R' und  $n \ge 1$  für R'' und R''' darstellen, und/oder Zinnverbindungen der allgemeinen Formel  $SnY_2$ , in der für Y Substituenten vom Typ Thiolat -SR', Thiodiolat

-S-R''-O-C-R''' und Thiolcarbonsäureester -S-R''-C-O-R'''
stehen, deren R', R'' und R''' oben genennte Bedeutung besitzen, mit einer Konzentration zwischen 0,001 bis 0,1 Masse% Zinn, bezogen auf die Masse des Gesemtsystems, umgesetzt werden.